

This Page Is Inserted by IFW Operations
and is not a part of the Official Record

BEST AVAILABLE IMAGES

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images may include (but are not limited to):

- BLACK BORDERS
- TEXT CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
- FADED TEXT
- ILLEGIBLE TEXT
- SKEWED/SLANTED IMAGES
- COLORED PHOTOS
- BLACK OR VERY BLACK AND WHITE DARK PHOTOS
- GRAY SCALE DOCUMENTS

IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

**As rescanning documents *will not* correct images,
please do not report the images to the
Image Problem Mailbox.**

Preservation of highly contaminated natural products by ozonisation - sterilisation and germ eradication is achieved by activating and killing germs by passing carbon dioxide then ozone over the goods

Patent Number: DE3917250

Publication date: 1990-12-13

Inventor(s): KARG JOERN E (DE)

Applicant(s): KARG JOERN E (DE)

Requested Patent: DE3917250

Application DE19893917250 19890526

Priority Number(s): DE19893917250 19890526

IPC Classification: A23L3/00; A61L2/00

EC Classification: A23B7/144, A23B9/18, A23L3/3409,

Equivalents:

Abstract

Preservation of highly primary contaminated natural products through ozonisation is described. The ozone yield is significantly increased. Two treatment phases are used, the first involving the breaking up, sensitisation or conditioning of the goods to be treated and a second phase involves the sterilisation of the activated goods. In the first treatment stage the goods are loaded into a rotating drum and by addition of water or steam are adjusted to a moisture content of 10-16% and a temp. of 20-40 deg.C. The treatment duration is 2-10 hrs. under the continual passage of air or oxygen at a low drum speed. In the second sterilisation stage CO₂ is passed through for a short period before the goods are subjected to an ozone gas mixture for up to 8 hrs. A further CO₂ flushing period follows. The ozone is obtained by passing CO₂ and/or O₂ gas through an energised ozoniser.

USE/ADVANTAGE - Natural products with a high germ content, typically drugs, spices, fruit, vegetables, cereals can be preserved. Maintenance of the sterilisation power is achieved until the process is complete and goods with a high germ content can be successfully treated. No changes in smell or taste at the conclusion are apparent.

Data supplied from the esp@cenet database - I2



Offenlegungsschrift
DE 39 17 250 A1

(51) Int. Cl. 5:
A23L 3/00
A 61 L 2/00
// A23L 1/221

(21) Aktenzeichen: P 39 17 250.3
(22) Anmeldetag: 26. 5. 89
(43) Offenlegungstag: 13. 12. 90

(71) Anmelder:
Karg, Jörn E., 6750 Kaiserslautern, DE

(74) Vertreter:
Kodron, R., Dipl.-Ing., Pat.-Anw., 6500 Mainz

(72) Erfinder:
gleich Anmelder

Prüfungsantrag gem. § 44 PatG ist gestellt

(54) Ozonisierungsverfahren für die Haltbarmachung von stark primärkontaminierten naturbelassenen Produkten insbesondere Drogen, Gewürzen, Früchten, Gemüsen und Getreide

Es wird die Haltbarmachung von stark primärkontaminierten naturbelassenen Produkten, insbesondere Drogen, Gewürzen, Früchten, Gemüsen, Getreide u. a. mittels Ozonisierung aus Kohlendioxydgas in einem Ozonator angestrebt, wobei die Ozonausbeute wesentlich erhöht werden soll.

Erreicht wird dies durch die Anwendung von zwei Behandlungsphasen, von denen die erste der Aufschließung, Sensibilisierung oder Konditionierung des Behandlungsgutes und die zweite der Sterilisierung des in der ersten Stufe aktivierten Behandlungsgutes dient, wobei in der ersten vorbereitenden Behandlungsphase das Behandlungsgut in eine Dreh trommel eingefüllt, dort durch Wasser- oder Dampfzufuhr auf eine Feuchtigkeit von etwa 10 bis 16% und auf eine Temperatur von etwa 20 bis 40°C eingestellt und durch Hindurchleitung von Luft oder Sauerstoffgas etwa zwei bis zehn Stunden niedertourig in Drehbewegung gehalten wird, wonach in der zweiten sterilisierenden Behandlungsphase vor und nach einer jeweils wenige Minuten dauernden und durch hindurchgeleitetes CO₂-Gas bewirkten Spülungsphase durch das Behandlungsgut etwa bis acht Stunden lang ein CO₂/O₃/CO/O₂-Gasgemisch hindurchgeleitet wird, das durch Hindurchleiten von CO₂-Gas und/oder O₂-Gas aus entsprechenden Vorratsdruckflaschen durch einen eingeschalteten, unter Strom stehenden Ozonator hergestellt wird.

DE 39 17 250 A1

DE 39 17 250 A1

Beschreibung

Die Erfindung betrifft ein Ozonisierungsverfahren für die Haltbarmachung von stark primärkontaminierten naturbelassenen Produkten, insbesondere Drogen, Gewürzen, Früchten, Gemüsen, Getreide.

Aus der DE-OS 34 15 301 beispielsweise ist es bekannt, daß Kohlendioxidgas zur Ozonerzeugung in einem Ozonator verwendet werden kann, weil dies eine schonende Sterilisierungsmethode ist. Die Ozonausbeute bei Verwendung von CO₂-Gas ist zwar relativ gering. Vorteilhaft ist aber, daß der störende Einfluß von Fremdgasen wie Sauerstoff und Stickstoff sowie Stickstoffverbindungen entfällt und das Redoxpotential langsamer abfällt.

Der Nachteil dieses Verfahrens liegt aber darin, daß die Sterilisationskraft vermindert ist und für die Abtötung des Keimgehalts von naturbelassenen Gewürzen, der zwischen 10³ und 10⁸ pro Gramm variiert, nicht ausreicht.

Der Erfindung liegt die Aufgabe zugrunde, diesem Übelstand abzuhelfen und dieses behandlungsgutschonende CO₂-Verfahren derart abzuändern und zu ergänzen, daß es auch für stark keimhaltiges Behandlungsgut anwendbar wird.

Gelöst wird diese Aufgabe nach der Erfindung durch die Anwendung von zwei Behandlungsphasen, von denen die erste der Aufschließung, Sensibilisierung oder Konditionierung des Behandlungsgutes und die zweite der Sterilisierung des in der ersten Stufe aktivierten Behandlungsguts dient, wobei in der ersten vorbereitenden Behandlungsphase das Behandlungsgut in eine Drehtrommel eingefüllt, dort durch Wasser- oder Dampzfzufuhr auf eine Feuchtigkeit von etwa 10 bis 16% und auf eine Temperatur von etwa 20 bis 40°C eingestellt und durch Hindurchleitung von Luft oder Sauerstoffgas etwa zwei bis zehn Stunden niedertourig in Drehbewegung gehalten wird, wonach in der zweiten sterilisierenden Behandlungsphase vor und nach einer jeweils wenige Minuten dauernden und durch hindurchgeleitetes CO₂-Gas bewirkten Spülungsphase durch das Behandlungsgut etwa bis acht Stunden lang ein CO₂/O₃/CO/O₂-Gasgemisch hindurchgeleitet wird, daß durch Hindurchleiten von CO₂-Gas und/oder O₂-Gas aus entsprechenden Vorratsdruckflaschen durch einen eingeschalteten, unter Strom stehenden Ozonator hergestellt wird.

Zweckmäßig findet eine oder beide Behandlungsphasen unter Anwendung eines geringen Gasüberdrucks (1 bis 2 Bar) statt.

Nach der Sterilisation des Behandlungsguts kann eine Verpackung und Lagerung in CO₂-Gasatmosphäre erfolgen.

Bei Bedarf kann zur Erhöhung des Ozonanteils in der zweiten sterilisierenden Behandlungsphase gleichzeitig und neben dem hindurchgeleiteten CO₂-Gas zeitweise auch ein aus der O₂-Vorratsflasche entnommenes O₂-Gas durch den Ozonator und die Drehtrommel hindurchgeleitet werden.

Es können auch mehrere Drehtrommeln hintereinander angeordnet Anwendung finden.

Bei Anwendung von nur einer Drehtrommel kann das CO₂/O₃/CO/O₂-Gasgemisch aber auch mehrmals — nach Trocknung und Komprimierung — rückgeführt und durch den Ozonator hindurchgeleitet werden.

Bei einem Behandlungsgut mit größerem Gehalt an ätherischen Ölen auf der Oberfläche — z. B. Kamillentee — empfiehlt es sich, das Abgas durch einen Abschei-

der (Waschflasche) zur Wiedergewinnung des ätherischen Öls zu leiten.

Bei einem abgewandelten Ozonisierungsverfahren für Lebensmittel mit explosionszerkleinertem Zellmaterial (cell-cracking), z. B. Ingwer, wird das Behandlungsgut in einen Druckzylinder eingebracht und Dampf bis zur Erlangung einer Feuchtigkeit von 14% eingeleitet. Danach wird die Luft durch hindurchgeleitetes CO₂-Gas verdrängt und der Ozonator eingeschaltet. Das hieraus erhaltene Gas wird auf etwa 40 Bar komprimiert und in den Druckzylinder eingelegt. Der Gasüberdruck kann etwa eine halbe bis zwei Stunden in dem Druckzylinder konstant gehalten werden, wonach eine Durchspülung mit noch höher komprimiertem CO₂-Gas erfolgt. Hierauf wird die Druckentspannung (cell-cracking) vorgenommen und das aufgewirbelte Behandlungsgut gefiltert und das entspannte Gas durch einen Abscheider (Waschflasche) hindurchgeleitet.

Die beschriebene Ozonerzeugung aus CO₂-Gas erspart eine eigene Entstaubung des Behandlungsgutes und schließt die Detonationsgefahr aus, die bei Verwendung eines Luft/O₂/O₃-Gasgemisches besteht.

Wesentlich ist aber beim erfundungsgemäßen Verfahren die Tatsache, daß die Zweistufigkeit des Ozonisierungsverfahrens das Behandlungsgut zunächst mit O₂-Gas versorgt und dieses in einer Weise aufschließt und vitalisiert, die es in der zweiten sauerstoffgasfreien Behandlungsstufe um so leichter macht, mit schwachem Ozoneinsatz die vermehrungsbereitgemachten Keime abzutöten.

Nachfolgend werden vier Anwendungsbeispiele anhand von drei Abbildungen näher erläutert und beschrieben:

Beispiel 1

Rohgewürze, also unvermahlen, z. B. Pfefferkörner, mit einer Gesamtkeimzahl von 10⁶ pro g, werden mit 300 kg in eine Ozonsterilisationstrommel, Abb. 1, mit 500 l Inhalt gegeben.

Die vorhandene Feuchtigkeit des Pfeffers von ca. 8% wird durch entchlortes Wasser und/oder Dampfeinführung in die Ozonsterilisationstrommel auf 10–16% erhöht.

Der Temperaturanstieg des Pfeffers wird zwischen 20 und 40°C 2 bis 10 Stunden beibehalten. In dieser Zeit wird durch die bewegte rotierende Ozonsterilisationstrommel Sauerstoff und/oder sterile Luft zur Aktivierung der Mikroorganismen (Bakterien, Larven u.a. Verunreinigungen) hindurchgeleitet.

Ist die totale Aktivierung der Keime erreicht, wird mit bakteriostatischem CO₂-Gas von unten nach oben gespült und somit der Sauerstoff und/oder die Luft verdrängt.

Durch diese Verdrängung erhält man, unter Überdruck, ein oxigeniumfreies Medium, in dem Ozon nur die Keime etc. abtötet und keine Bleichung oder Oxidation erzeugt.

Die Wirkung von Ozon auf Mikroorganismen ist wissenschaftlich noch nicht geklärt.

In diese praktisch Luft-Sauerstoff-freie mit Pfeffer gefüllte Ozonsterilisationstrommel wird unter Beibehaltung eines CO₂-Stromes (ca. 1 bis 500 l/h) Ozon, aus reinem Sauerstoff und/oder Kohlendioxid und/oder Luft gewonnen, zur Entkeimung gegebenenfalls zusätzlich in die Ozonsterilisationstrommel geleitet. Unter fortlaufendem Mischen des Pfeffers und beibehaltenem Überdruck wird so mit einer Ozonkonzentration aus

einem Ozonisator — bis ca. 125 g/m³ Ozon — bis zur gewünschten Entkeimung, Sterilisation oder Abtötung der Keime gearbeitet.

Mit diesem Verfahrensschritt ist garantiert, daß keine Oxidation oder Bleichung erzeugt wird. Es findet nur eine Oberflächenbehandlung ohne Veränderung der Geruch- und Geschmackstoffe statt, die sich in der vierten Ölzellenschicht nach der Leitbündelschicht, Parenchymschicht mit Harzellen und der äußeren mehrschichtigen Steinzellenschicht befinden. Es wird auch die Möglichkeit einer Staubexplosion ausgeschlossen.

Die Entkeimung oder Sterilisation mit Ozon ist spätestens nach 8 Stunden abgeschlossen.

Nach diesem Abschluß wird mit CO₂-Gas nachgespült, um alle eventuellen Restspuren von O₃ vom Pfeffer zu beseitigen.

Um eine wirtschaftlichere Nutzung der Ozongase zu erhalten, kann man nach der Ozonsterilisationstrommel weitere anschließen und dann erst die Restozonvernichtung vornehmen.

Auch besteht die Möglichkeit, das aus der Ozonsterilisationstrommel ausströmende Gas zu trocknen und wieder durch einen weiteren Ozonisator anzureichern und dann wieder in eine weitere Ozonsterilisationstrommel zur Nutzung zu leiten. Nur durch diese Verfahrensweise ist eine Zulässigkeit, z. B. nach dem deutschen Lebensmittelgesetz, gegeben.

Durch die Durchströmung der trockenen Gase durch das Pfeffer beinhaltende Behältnis wird die eingebrachte, vorhandene hohe Feuchtigkeit mitgeschleppt. Man kann hierbei von einer Trocknung sprechen, da die Ausgangsfeuchtigkeit von ca. 8% unterschritten werden kann. Dies hat für die Weiterverarbeitung und Lagerung erhebliche Vorteile (z. B. bessere, feinere Vermahlung, keine Verklumpungsgefahr des Mahlgutes u.a.).

Zum Schutz vor Aromaverlust und Wiederbefall von Keimen lagert man vorteilhaft unter Mitverwendung von Stickstoff und/oder Kohlendioxid.

Einen weiteren Vorteil hat dieses Verfahren, daß die in der Vergangenheit durchgeführte Entstaubung von Rohgewürzen entfällt.

Beispiel 2

Auch bei zerkleinertem Pflanzenmaterial, auf deren Oberfläche sich oxidationsfreudige Geruch- und Geschmackstoffe befinden, ist eine Entkeimung erforderlich. Zerkleinerte Kamillenblüten, z. B. für Aufgußtee, werden in die Ozonsterilisationstrommel, Abb. 2, gegeben.

Die Luft wird mit CO₂-Gas verdrängt. Anschließend wird bei Überdruck CO₂-Gas und Ozon durch die Befeuchtung mit Temperierung in die Ozonsterilisationsstrommel geleitet (Abb. 2). Die Ozonsterilisationstrommel befindet sich in Bewegung. Diese Vorgehensweise hat den Vorteil, daß bei richtiger Steuerung Verklumpungen der zerkleinerten Kamillenblüten verhindert werden. Je nach Zerkleinerungsgrad können noch zusätzlich Glaskugeln zugegeben werden oder ähnliche Gegenstände, die gleiche Vorteile ergeben.

Bei der Durchströmung der Gasgemische durch die Befeuchtungsanlage muß beachtet werden, daß in wäßrigen Lösungen die Zersetzungsgeschwindigkeit mit dem pH-Wert steigt. Von Einfluß ist auch die Art der gelösten Alkalien. Jedoch wirken z. B. Bikarbonate in wäßrigen Lösungen stabilisierend.

Da der Zerfall auch temperaturabhängig ist, können zusätzlich Trockeneis-Pellets und 1,2-Propylenglycol für

die Befeuchtungsanlage zugegeben werden. Dieser Verfahrensschritt dient der Optimierung der Ozonwirkung. Weiterhin hat feuchtes, saures Medium eine bessere Wirkung auf die Entkeimung, besonders auf Hefen. Die feuchte Ozonbehandlung wird ca. nach der 1/3-Gesamtentkeimungszeit abgebrochen. Es folgt die trockene Begasung mit Ozon.

Hierbei folgend können auch noch in die Ozonsterilisationstrommel Trockeneis-Pellets und/oder Stickstoff zugegeben werden. Die Zugabe ergibt eine bessere und schnellere Wirkung vom Ozon. Gleichzeitig wird die Trockung beschleunigt. Nach erfolgter Sterilisation wird mit CO₂-Gas nachgespült, wobei natürlich das Gas über den Abscheider für ätherisches Öl geleitet wird. Das so wiedergewonnene ätherische Öl kann dem Ausgangsprodukt wieder zugegeben werden, damit die Ausgangsqualität wiedergewonnen wird.

Beispiel 3

Ingwerstücke werden in einer Cell-Crackinganlage nach folgendem Verfahren bearbeitet (Abb. 3).

Der Ingwer kommt in den Druckzylinder 3.2 und wird hier mit Dampf unter Druck ca. 5 bis 200 sek. behandelt. Nach dieser intensiven Kurzbehandlung wird bei leichtem Überdruck mit CO₂-Gas gespült. Anschließend wird Ozon mit einem Hochleistungsozorisator aus reinem Sauerstoff und/oder CO₂-Gas gewonnen und unter Druck in den Druckzylinder eingeleitet, wobei noch vorher aus Entkeimungszeitgründen Trockeneis-Pellets in den Druckzylinder zugegeben werden können. Das Ozon zerfällt hierbei nicht so schnell in O₂ und hat dadurch, und unter Anwesenheit von Druck und unter Berücksichtigung der Zeit eine viel bessere Entkeimungswirkung.

Nach erreichter Entkeimung unter Druck wird unter Druckminderung mit CO₂-Gas gespült und anschließend dieses Gasgemisch durch den Restozonvernichter geleitet.

Danach wird nach bekannter Weise der Ingwer der Explosionszerkleinerung unterworfen, wie es beispielsweise in der Offenlegungsschrift DE-OS 33 47 152 A1 beschrieben ist. Arbeitet man nach diesem Verfahren, so werden, bedingt durch die Schleppmittelfähigkeit des CO₂-Gas, ätherische Öle aus dem Drogen-Ingwermaterial nach der Entspannung mitgeschleppt. Dies heißt, daß ein bedeutender Verlust an Geruch- und Geschmackstoffen auftritt. Läßt man das CO₂-Gas mit dem aufgenommenen extrahierten ätherischen Öl durch eine Waschanlage (Ölabscheider) laufen, (z. B. in Abb. 3) und wird das aufgefangene Öl dem Gut wieder beigegeben, so hat man keine Verluste an dem Primärprodukt. Dieser Ölabscheider kann nach den verschiedensten Arten gebaut werden.

Beispiel 4

Nach dem Stand der Technik werden heute Schnittlauchröllchen zur Haltbarkeit gefriergetrocknet. Dies ist ein teures Verfahren. Nach der Gefriergetrocknung ist keine Entkeimung erreicht, sondern nur ein schonender Wasserentzug mit Aromaverlust. Wasser ist bekanntlich ein gutes Aromaschleppmittel. Im folgenden beschriebenen Verfahren werden drei Verbesserungen erreicht, die nicht nur wirtschaftlicher, sondern auch noch hoch qualitätssteigernder Natur sind.

Frischer Schnittlauch wird unter CO₂-Milieu zu Röllchen geschnitten. Der beim Schnitt entstehende Aro-

maaustritt wird mit dem CO₂-Gas verbunden und anschließend wird nach bekannten Verfahren das CO₂ vom ätherischen Öl getrennt. Die so gewonnenen Schnittlauchröllchen kommen unter CO₂-Milieu in die Ozonsterilisationstrommel (Abb. 2). Die Ozonsterilisationstrommel wird völlig von der Luft befreit, indem CO₂-Gas durchgeleitet wird, bis über den Abscheider für ätherisches Öl. Somit ist gewährleistet, daß alle Aromastoffe gebunden werden.

Die Entkeimung erfolgt mit Ozon durch die Befeuchtung und Temperierung. Da anfänglich ein Gesamtkreuzanzahlanstieg zu verzeichnen ist, wird der Punkt der Senkung abgewartet und dann das Ozon nicht mehr über die Befeuchtung geleitet, sondern gleich aus dem Ozonisator in die Ozonsterilisationstrommel, die sich in Bewegung befindet. Von diesem Zeitpunkt an wird entkeimt und getrocknet.

Durch den Ausschluß von Oxigenium und Luft wird eine noch nicht erreichte Qualität der Trocknung und Aromaerhaltung erzielt. Das auf diese Weise gewonnene ätherische Öl im Abscheider kann wieder dem Ausgangsprodukt zugegeben oder als natürliches Öl verkauft werden.

Mit diesem Verfahren erhält man ein Produkt, das keimfrei und schonend getrocknet ist. Die erhaltene grüne Farbe ist besser als bei der teuren Gefriertrocknung.

Bezugszeichenliste.

- 1 CO₂ Versorgung
- 2 Druckzylinder
- 3 Entspannungsbehälter
- 4 Filter
- 5 Dampf- und Ozoneinlaß
- 6 Dampf- und Ozonauslaß
- 7 Ozonrestvernichter
- 8 Etherischer Ölabscheider

Patentansprüche

1. Ozonisierungsverfahren für die Haltbarmachung von stark primärkontaminierten naturbelassenen Produkten, insbesondere Drogen, Gewürzen, Früchten, Gemüsen, Getreide u. a., gekennzeichnet durch

- die Anwendung von zwei Behandlungsphasen, von denen die erste der Aufschließung, Sensibilisierung oder Konditionierung des Behandlungsgutes und die zweite der Sterilisierung des in der ersten Stufe aktivierten Behandlungsguts dient, wobei
 - in der ersten vorbereitenden Behandlungsphase das Behandlungsgut in eine Drehtrommel eingefüllt, dort durch Wasser- oder Dampzfzufuhr auf eine Feuchtigkeit von etwa 10 bis 16% und auf eine Temperatur von etwa 20–40°C eingestellt und unter Hindurchleitung von Luft oder Sauerstoffgas etwa 2–10 Stunden niedertourig in Drehbewegung gehalten wird, wonach
 - in der zweiten sterilisierenden Behandlungsphase vor und nach einer jeweils wenige Minuten dauernden durch hindurchgeleitetem CO₂-Gas bewirkten Spülungsphase durch das Behandlungsgut etwa bis 8 Stunden lang ein CO₂/O₃/CO/O₂-Gasgemisch hindurchgeleitet wird, das durch Hindurchleiten von CO₂-Gas

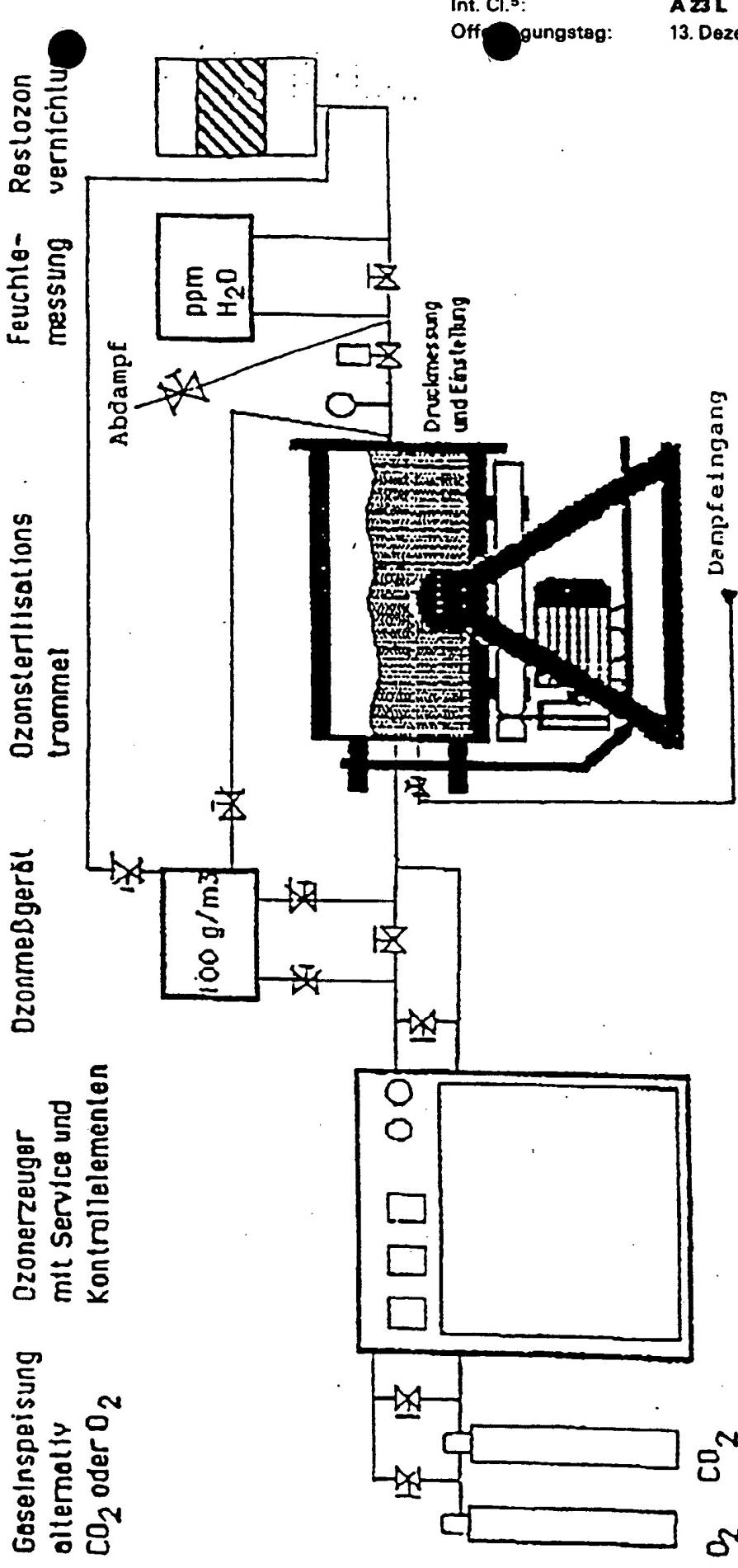
und/oder O₂-Gas aus entsprechenden Vorratsdruckflaschen durch einen eingeschalteten, unter Strom stehenden Ozonisator hergestellt wird.

2. Verfahren nach Anspruch 1, gekennzeichnet durch Anwendung eines geringen Gasüberdrucks (1–2 Bar) in einer oder beiden Behandlungsphasen.
3. Verfahren nach Anspruch 1 oder Anspruch 2, dadurch gekennzeichnet, daß nach der Sterilisation des Behandlungsguts eine Verpackung und Lagerung in CO₂-Gasatmosphäre erfolgt.
4. Verfahren nach Anspruch 1, Anspruch 2 oder Anspruch 3, dadurch gekennzeichnet, daß in der zweiten sterilisierenden Behandlungsphase gleichzeitig und neben dem hindurchgeleiteten CO₂-Gas zur Erhöhung des Ozonanteils zeitweise auch ein aus der O₂-Vorratsflasche entnommenes O₂-Gas durch den Ozonisator und die Drehtrommel hindurchgeleitet wird.
5. Verfahren nach einem oder mehreren der vorangehenden Ansprüche 1 bis 4, dadurch gekennzeichnet, daß mehrere Drehtrommeln hintereinander angeordnet, Anwendung finden.
6. Verfahren nach einem oder mehreren der vorangehenden Ansprüche 1 bis 4, dadurch gekennzeichnet, daß bei Anwendung von nur einer Drehtrommel das CO₂/O₃/CO/O₂-Gasgemisch mehrmals – nach Trocknung und Komprimierung – rückgeführt und durch den Ozonisator hindurchgeleitet wird.
7. Verfahren nach einem oder mehreren der vorangehenden Ansprüche 1 bis 6, dadurch gekennzeichnet, daß bei einem Behandlungsgut mit größerem Gehalt an ätherischen Ölen auf der Oberfläche – z. B. Kaminillentee – das Abgas durch einen Abscheider (Waschflasche) zur Wiedergewinnung des ätherischen Öls geleitet wird.
8. Ozonisierungsverfahren für Produkte mit explosionszerkleinertem Zellmaterial (cell-cracking), z. B. Ingwer, Blütenpollen, u. a., gekennzeichnet durch
 - Einbringen des Behandlungsguts in einen Druckzylinder,
 - Einleiten von Dampf bis zur Feuchte von 14%,
 - Verdrängen der Luft durch hindurchgeleitetes CO₂-Gas,
 - Einschalten des Ozonisators und Einleiten des dadurch erhaltenen Gas in den Druckzylinder nach vorheriger Kompression auf ca. 40 Bar,
 - Konstanthaltung dieses Oberdrucks im Druckzylinder etwa 1/2 bis 2 Stunden lang,
 - Durchspülung mit noch höher komprimiertem CO₂-Gas,
 - danach Druckentspannung (cell-cracking),
 - Filtern der aufgewirbelten Staubwolke und
 - Hindurchleiten des entspannten Gases durch einen Abscheider (Waschflasche).

Hierzu 3 Seite(n) Zeichnungen

—Leerseite—

Ozonsterilisationsverfahren ABBILDUNG 1



Ozonsterilisationsverfahren

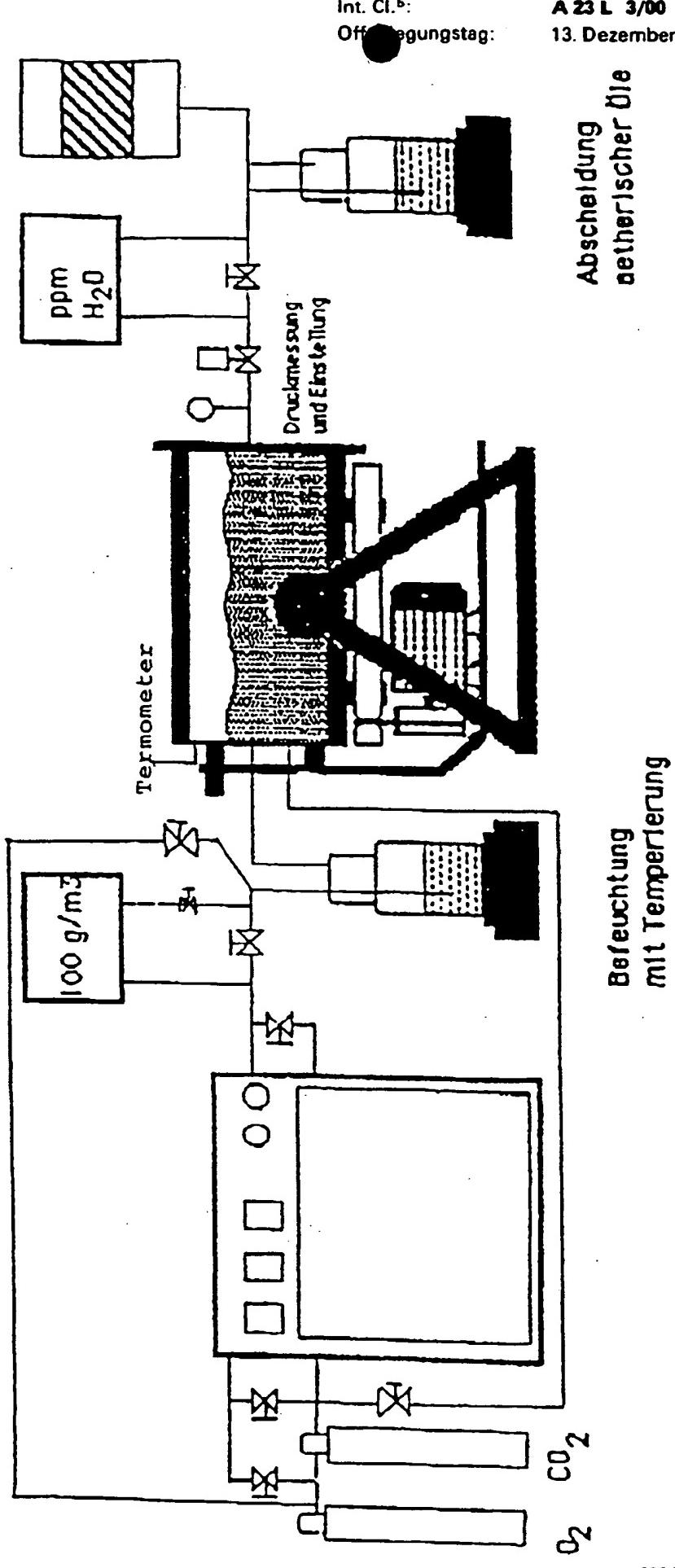
ABBILDUNG 2

Gaseinspeisung
alternativ
 CO_2 oder O_2

Ozongenerator
mit Service und
Kontrollelementen

Ozonsterilisations-
trommel

Feuchte-
messung
Restozon
vernichtung



Int. Cl. 5:
Offlegungstag:

A 23 L 3/00
13. Dezember 1990

